(12) NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT) VERÖFFENTLICHTE INTERNATIONALE ANMELDUNG

(19) Weltorganisation für geistiges Eigentum Internationales Büro



(43) Internationales Veröffentlichungsdatum 23. Oktober 2003 (23.10.2003)

PCT

(10) Internationale Veröffentlichungsnummer WO 03/086618 A1

(74) Anwalt: ZELLENTIN, Wiger; Zellentin & Partner,

(81) Bestimmungsstaaten (national): AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR,

CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, ES, FI, GB, GD, GE,

GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR,

KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NO, NZ, OM, PH, PL, PT, RO, RU,

SD, SE, SG, SK, SL, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG,

Rubensstrasse 30, 67061 Ludwigshafen (DE).

US, UZ, VN, YU, ZA, ZM, ZW.

(51) Internationale Patentklassifikation7: B01D 53/00, C02F 1/72, 1/32

B01J 19/12,

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/EP03/03706

(22) Internationales Anmeldedatum:

10. April 2003 (10.04.2003)

(25) Einreichungssprache:

Deutsch

(26) Veröffentlichungssprache:

Deutsch

DE

(30) Angaben zur Priorität: 102 16 477.0 13. April 2002 (13.04.2002)

(71) Anmelder und

(72) Erfinder: LIEDY, Werner [DE/DE]; Schifferstadter Strasse 4, 67126 Hochdorf-Assenheim 1 (DE).

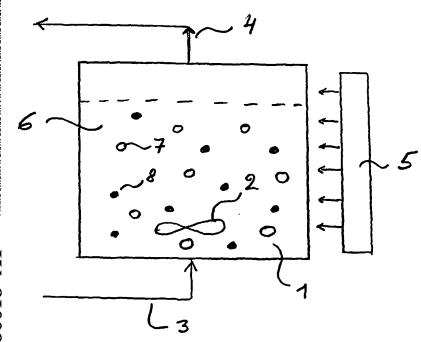
(84) Bestimmungsstaaten (regional): ARIPO-Patent (GH, GM, KE, LS, MW, MZ, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), eurasisches Patent (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ,

TM), europäisches Patent (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE,

[Fortsetzung auf der nächsten Seite]

(54) Title: REACTOR AND METHOD FOR TREATING FLUIDS BY USING PHOTOCATALYSTS COUPLED WITH PHOS-PHORESCENT SOLIDS

(54) Bezeichnung: REAKTOR UND VERFAHREN ZUR BEHANDLUNG VON FLUIDEN MIT HILFE VON PHOTOKATA-LYSATOREN GEKOPPELT MIT PHOSPHORESZIERENDEN FESTSTOFFEN



(57) Abstract: The invention relates to a reactor (1) for carrying out photocatalytic reactions in liquid or gaseous reaction media, consisting of a reactor vessel (1) with a solid photocatalyst (8), supply and discharge lines (3, 4), mixing devices (2) and a device for supplying electromagnetic radiation (5), contains microradiators (7) that absorb electromagnetic radiation and radiate light in a time-delayed manner, whereby this light excites the photocatalyst. The invention also relates to a method for carrying out photocatalytic reactions, during which solid photocatalysts are suspended in the liquid or gaseous reaction medium and are activated by means of microradiators, which are charged on an electromagnetic radiation source and radiate this energy in a time-delayed manner.

(57) Zusammenfassung: Die Erfindung betrifft einen Reaktor (1) zur Durchführung photokatalysierter Reaktionen in

flüssigen oder gasförmigen Reaktionsmedien bestehend aus einem Reaktorbehälter (1) mit einem festen Photokatalysator (8), Zuund Abführungsleitungen (3, 4), Mischvorrichtungen (2) und einer Vorrichtung zum Zuführen von elektromagnetischer Strahlung (5), welche Mikroradiatoren (7) enthalten, welche die elektromagnetische Strahlung absorbieren und zeitlich verzögert Licht abstrahlen, welches den Photokatalysator anregt sowie ein Verfahren zum Durchführen photokatalytischer Reaktionen, wobei feste Photokatalysatoren in dem flüssigen oder gasförmigen Reaktionsmedium suspendiert und mittels Mikroradiatoren, die an einer elektromagnetischen Strahlungsquelle aufgeladen sind und diese Energie zeitlich verzögert abstrahlen, aktiviert werden.





DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IT, LU, MC, NL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), OAPI-Patent (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

Zur Erklärung der Zweibuchstaben-Codes und der anderen Abkürzungen wird auf die Erklärungen ("Guidance Notes on Codes and Abbreviations") am Anfang jeder regulären Ausgabe der PCT-Gazette verwiesen.

Veröffentlicht:

mit internationalem Recherchenbericht

REAKTOR UND VERFAHREN ZUR BEHANDLUNG VON FLUIDEN MIT HILFE VON PHOTOKATALYSATOREN GEKOPPELT MIT PHOSPHORESZIERENDEN FESTSTOFFEN

Gegenstand der Erfindung ist ein neues Reaktor- und Verfahrenskonzept zur technischen Anwendung der Photokatalyse.

Beschreibung des Standes der Technik

Die Photokatalyse ist ein Effekt der auftritt, wenn ein elektrischer Halbleiter mit reaktionsfähigen Substanzen in Kontakt gebracht wird. Durch die Bestrahlung werden dann Elektronen in ein energetisch höheres Leitungsband promoviert. Zurück bleibt ein "Loch". Das angeregte Elektron und/oder das Loch können mit Molekülen oder Radikalen an der Oberfläche des Halbleiters, z.B. Redoxreaktionen, eingehen. So gelingt es in Anwesenheit von Sauerstoff, die meisten organischen Moleküle, Bakterien und Viren vollständig zu oxidieren.

Es gibt bereits Anwendungen für die Reinigung von Wasser und Gasen (Bahnemann, Detlef: "Photocatalytic Detoxifikation of Polluted Waters", in the Handbook of Enviromental Chemistry, O. Hutzinger (Hrg.) Vol. 2.: Reactions and Processes, Part L: Enviromental Photochemistry, P. Boule (Ed.), Springer Verlag Heidelberg 1999, 285-351). Der am häufigsten eingesetzte Photokatalysator ist TiO₂. Mit einer Energielücke von 3,2 eV kann er mit ultraviolettem Licht mit einer Wellenlänge kleiner als 385 nm aktiviert werden. Es existieren aber auch viele andere Photokatalysatoren mit teilweise tiefer liegender Energielücke. Diese lassen sich mit Licht größerer Wellenlänge aktivieren. Es wurde in jüngster Zeit an der Entwicklung von Photokatalysatoren mit den unterschiedlichsten Eigenschaften gearbeitet. Insbesondere sind in diesem Zusammenhang als Energieanreger der Bereich des sichtbaren Lichts (Lettmann, Christian: "Konventionelle und kombinatorische Entwicklung von Mischoxiden zur photokatalytischen Wasserreinigung mit sichtba-

rem Licht", Diss. Univ. des Saarlandes, 2001) und die Verwendung von Sonnenlicht (EP 0 812 619 A1) zu erwähnen.

In der Literatur sind verschiedene Reaktorbauarten beschrieben.

Weit verbreitet ist der "Stegmehrfachplattenreaktor", bei dem das zu behandelte Fluid mäanderförmig über eine mit Photokatalysator beschichtete Fläche strömt (EP 0 738 686 A1). Der Katalysator wird durch das Fluid hindurch bestrahlt, wozu im beschriebenen Fall einer Abwasserreinigung Sonnenlicht als Anreger und TiO₂ als Katalysator beschrieben ist. Als Variante wird beschrieben, den Katalysator in dem Fluid zu suspendieren und nach Durchlauf der Vorrichtung wieder abzutrennen.

Diese Apparate haben einen extrem hohen Platzbedarf.

Es sind Kartuschen beschrieben, die den Katalysator enthalten und vom zu behandelnden Fluid durchströmt werden. Die Beleuchtung erfolgt mit Lampen, die seitlich an den Kartuschen angebracht sind (WO 96/36565). Dieser Apparat hat einen vergleichbar hohen Platzbedarf wie der "Stegmehrfachplattenreaktor".

Der "Kugelhaufenreaktor" besteht aus Glaskugeln, die mit Katalysator beschichtet sind und durch deren Zwischenräume das Fluid fließt (WO 95/11751). Die Bestrahlung erfolgt durch Lampen, die in die Schüttung eingebracht sind. Häufigste Anwendung als Festbett, aber auch als Wirbelbett. Nachteil ist, dass eine erhöhte Packungsdichte mit nur geringen Eindringtiefen der Strahlung erkauft werden muss.

In Suspensionsreaktoren wird ein feinteilig suspendierter Katalysator mit verschiedenartig angeordneten Lampen bestrahlt (EP 0 233 498 B1). Bedingt durch die starke Abschattung durch andere Katalysator- oder Reagenzpartikel wird jeweils nur ein sehr kleiner Teil der vorhandenen Katalysatoroberfläche aktiviert, falls

nicht mit stark verdünnten Katalysatorlösungen und entsprechend geringer Umsetzung gearbeitet wird.

Es sind Anordnungen beschrieben, bei denen das Licht durch Glasplatten zum Photokatalysator transportiert wird (WO 97/37936). Platzbedarf und komplexe Bauweise entsprechen den vorstehend beschriebenen Stegplattenreaktoren.

In WO 98/17390 ist eine Anordnung mit vielen dünnen Glasplättchen ist beschrieben. Sie tragen den Katalysator auf ihrer Oberfläche. Die Bestrahlung erfolgt durch Lampen, die den ringförmig angeordneten Stapel von Glasplatten mittels Aussparungen in den Glasplatten durchdringen. Die Bauweise ist sehr filigran und kompliziert.

Nachteile des Standes der Technik und daraus resultierende Erfordernisse

Allen bekannten Reaktorbauarten ist gemein, dass sie eine nur sehr geringe Packungsdichte der bestrahlten Katalysatoroberfläche erreichen. Dies macht die Apparate teuer. Außerdem haben sie oft einen erheblichen Platzbedarf, der ebenfalls die Anwendung verteuert.

Die etwas kompakteren bekannten Bauarten sind sehr filigran und kompliziert gebaut und daher entsprechend teuer.

In diesen Umständen liegt der eigentliche Grund, aus dem sich die Photokatalyse großtechnisch bislang nicht durchgesetzt hat.

Es stellte sich daher die Aufgabe, ein Verfahren und Vorrichtungen zu entwickeln, die eine möglichst hohe Packungsdichte der bestrahlten Katalysatoroberfläche mit einer möglichst kostengünstigen Bau- und Betriebsweise verbinden.

4

Diese Aufgabe wird durch die Merkmale der Hauptansprüche gelöst und durch die der Unteransprüche gefördert.

Transport der Energie durch phosphoreszierende Stoffe

Die Erfindung beruht auf dem neuartigen Prinzip die notwendige Energie durch phosphoreszierende Stoffe in die Nähe der photokatalytisch aktiven Oberfläche (im folgenden Photokatalysator **PK** genannt) zu transportieren, wo die phosphoreszierenden Partikel Licht geeigneter Wellenlänge abstrahlen und die PK aktivieren.

Die phosphoreszierenden Partikel (im folgenden Mikro-Radiatoren MR genannt) müssen an einer geeigneten Lichtquelle "aufgeladen" werden. Sie werden dann zur photokatalytisch aktiven Schicht transportiert, wo sie ihre gespeicherte elektromagnetische Energie ganz oder teilweise abgeben, um dann wieder zur UV-Lichtquelle zu gelangen. usw.

Dies hat den Vorteil, dass, bei Auswahl geeigneter MR, die gespeicherte Energie mit einer Halbwertszeit von einigen Sekunden bis Minuten im Inneren des Reaktionsraums an die PK weitergegeben wird, wo diese ihre Katalysatorwirkung ausüben können, während aufgrund der kurzen Halbwertszeiten des aktiven Zustands der PK diese sonst nur in der Nähe der Energiequelle reagieren.

Als Reaktoren kommen verschiedene Reaktortypen, die für Reaktionen und/oder für Stofftransportprozesse eingesetzt werden können, in Frage, vorzugsweise:

- -Wirbelbett, Wirbelbettkaskade, Wirbelrinne
- Spouted Bed, Kaskade aus Spouted Beds
- Schlaufenreaktor, Kaskade aus Schlaufenreaktoren
- Rührkessel, Rührkesselkaskade
- Rohrreaktor

- Festbett (mit PK beschichtet) oder alle offenen, geordneten Strukturen wie Plättchen, Waben usw.

Bei all diesen Verfahren werden die MR an einer Lichtquelle aktiviert, physikalisch mit der Reaktionslösung und den PK vermischt, nach Abgabe der Energie an die PK zur Lichtquelle zurückgeführt, "aufgeladen" und erneut dem Katalysator zugeführt.

Die Vermischung kann zum einen durch Strömungen und Partikeldiffusion im Apparat erfolgen. Sind diese Transportmechanismen ausreichend, so kann die Lichtquelle z.B. eine UV-Lampe(n) direkt an der Wand des Apparats oder im Apparat installiert sein, wodurch die in der Nähe vorbeifließenden MR mit hoher Energiedichte aufgeladen werden, um dann durch die Strömung wieder ins Innere des Reaktors zu gelangen.

Zusätzlich können durch Leitbleche, Prallbleche, Rührwerke usw. diese Transportmechanismen verbessert werden.

Alternativ oder zusätzlich kann der MR über einen externen Kreislauf an geeigneten Lampen vorbeigeführt werden. Hierzu wird vorzugsweise der MR vom zu behandelnden Fluid und vom PK abgetrennt, um seine Konzentration an der Lichtquelle zu erhöhen und Abschattungen durch PK- und Substratpartikel zu vermeiden. Vorzugsweise wird dabei der MR mit einer geringen Menge des zu behandelnden Fluids konvektiv transportiert.

Der am häufigsten eingesetzte Photokatalysator ist TiO₂. Mit einer Energielücke von 3,2 eV kann er mit ultraviolettem Licht mit einer Wellenlänge kleiner als 385 nm aktiviert werden. Es sind aber auch viele andere Photokatalysatoren bekannt, die sich mit Licht größerer Wellenlänge als 385 nm aktivieren lassen. Als Beispiele seien hier genannt ZnO und die Oxide anderer Übergangselemente (WO

95/11751) sowie CdS [EP 0 234 875 B1) und SnO₂, SrTiO₃, WO₃, Fe₂O₃ (WO 96/36565). Die Reihe der Beispiele ließe sich noch weiter fortsetzen.

In jüngster Zeit wurden Photokatalysatoren für den Bereich des sichtbaren Lichts (Lettmann, Christian: "Konventionelle und kombinatorische Entwicklung von Mischoxiden zur photokatalytischen Wasserreinigung mit sichtbarem Licht", Diss. Univ. des Saarlandes, 2001) und für die Verwendung von Sonnenlicht (EP 0 812 619 A1) entwickelt.

Vorzugsweise werden relativ harte und abriebfeste PK verwendet, wobei anorganische Stoffe, die nicht oxidiert werden, bevorzugt sind. Je nach Einsatzart kann der PK sehr unterschiedliche Partikelgrößen und Strukturen aufweisen.

Suspensionskatalysatoren:

Partikeldurchmesser: 1 nm bis 100 μm

Wirbelbettreaktor:

Partikeldurchmesser: 1 µm bis 1mm

Bei Verwendung von Festbetten (oder allen Reaktoren mit geordneten Strukturen wie Plättchen, Waben usw.) ist der Photokatalysator als mehr oder weniger dünne Schicht auf dem ruhenden Träger fixiert.

Der Mikroradiator MR

Der Mikroradiator MR ist ein phosphoreszierender Feststoff, der in Form von Partikeln verwendet wird. Er muss eine hinreichend lange Nachleuchtzeit (mindestens im Sekundenbereich, besser einige Minuten oder länger, vorzugsweise 5 Sekunden bis 30 Minuten) haben und in dem Wellenlängenbereich emittieren, in dem der Photokatalysator aktiviert werden kann.

Beispiele für geeignete phosphoreszierende Feststoffe

Es sind viele phosphoreszierende Feststoffe mit Emissionen im sichtbaren Bereich bekannt, die zwar für andere Zwecke entwickelt wurden aber alle Anforderungen für die hier beschriebene Anwendung abdecken. Anstelle einer umfangreichen Aufzählung wird auf die folgenden Literaturstellen verwiesen, deren Inhalt hiermit übernommen wird

(US P 6,287,993, DE 195 21 119 A1, DE 199 26 980 A1, DE 199 34 436 A1).

Die Anwendung dieser MR erfolgt z.B. in Kombination mit dem in Lettmann, Christian: "Konventionelle und kombinatorische Entwicklung von Mischoxiden zur photokatalytischen Wasserreinigung mit sichtbarem Licht", Diss. Univ. des Saarlandes, 2001, beschriebenen Photokatalysatoren (PK).

In US P 6,287,993, sind lange leuchtende phosphoreszierende Stoffe beschrieben. Unter anderem ist in Beispiel 17 mit Zink und Praseodym dotiertes Glas beschrieben, das mit einer Emission von 350 bis 450 nm geeignet ist, TiO₂ als Photokatalysator zu aktivieren (vgl. Fig. 3).

Auch in DE 195 21 119 A1, sind "langsam abklingende" phosphoreszierende Stoffe beschrieben, die als TiO₂-Aktivatoren genutzt werden können, da sie auch bei unter 400 nm emittieren. Es handelt sich dabei um Gläser, die mit seltenen Erdmetallen dotiert sind.

Im Prinzip liegt das Korngrößenspektrum der MR wie beim Photokatalysator PK zwischen 1 nm und 1 mm, vorzugsweise 1 μ m – 0,5 mm, je nach Anwendung.

Eine effiziente und wirtschaftliche Lösung - bevorzugt für größere Apparate - besteht darin, dass die Partikelgröße des MR deutlich über der des PK liegt, damit ein an der Lampe "aufgeladenes" MR-Partikel möglichst viele PK-Partikeln

bestrahlt. Ferner hat dies den Vorteil, dass die MR durch Filter oder Siebe leicht vom Fluid und den darin enthaltenen PK abgetrennt und einer Regenerierung zugeführt werden können.

Eine andere effiziente und wirtschaftliche Lösung - bevorzugt für kleine Apparate - besteht darin, dass die Partikelgröße des MR deutlich unter der des PK liegt, um so zu einer einfachen Auftrennung von MR und PK zu gelangen.

Prinzipiell kann aber kein Verhältnis der Partikelgrößen von PK und MR ausgeschlossen werden. Dies ergibt sich allein schon aus der Vielfalt an geeigneten Apparatetypen.

Geeignet sind massive Partikel, die sich besonders einfach herstellen lassen, aber auch solche, bei denen das phosphoreszierende Material auf einen Träger-Kern beschichtet ist. Bei Verwendung eines magnetischen Kerns eröffnen sich zusätzliche Möglichkeiten für die Abtrennung und den Transport der MR-Partikeln.

Vermeidung von Abrieb am MR und/oder Korrosion und/oder Auflösen des MR

Zur Vermeidung von Abrieb kann der MR, wenn er nicht sowieso aus einem Glas besteht, mit einer (dünnen) Licht durchlässigen Schicht (z.B. Glas) beschichtet werden. Dies kann auch gegen Korrosion bzw. Auflösen des MR im zu behandelnden Fluid schützen.

Abtrennung von Photokatalysator PK und Mikro-Radiatoren MR

Die Abtrennung von PK und MR (auch Abrieb!) vom Fluid kann über klassische Verfahren wie Filter, Zyklon, Zentrifuge usw. aber bei MR auch mit Magnetabscheider (siehe oben) erfolgen.

Die Auftrennung von PK und MR voneinander kann über die Partikelgröße (Filter, Zyklon) aber auch über die Dichte (Zyklon, Zentrifuge) und andere physikalische Unterschiede (z.B.: magnetischer Kern des MR; siehe oben) erfolgen.

Ein bevorzugtes Verfahren besteht darin, größere MR mittels eines Bandfilters von Fluid und PK zu trennen, die abgetrennten MR an einer energiereichen Lichtquelle zu aktivieren und vom Ende des Filterbandes wieder in das Fluid zurückzuführen.

Als Lichtquellen sind besonders UV-Strahler mit dem geeigneten Spektrum zur Anregung der Mikro-Radiator-Partikeln geeignet.

Bei externem Kreislauf ist die Lampe vorzugsweise in einem speziellen Apparat zu installieren. Dieser sorgt durch seine Führung der MR-Partikeln, dass eine möglichst effiziente Beleuchtung aller MR-Partikeln erfolgt; zum Beispiel durch:

Bewegung der MR-Partikeln in einem engen Spalt um die Lampe.

Strömung mit gutem Partikeltransport quer zur Strömungsrichtung
(z.B. in einem Wirbelbett mit eingebauten Lampen oder durch Ausprägen einer turbulenten Strömung usw.)

Vorzugsweise wird der Photokatalysator PK vom Mikro-Radiator MR vor der externen Lampe abgetrennt, um Abschattung durch die PK beim "Aufladen" des MR zu vermeiden.

Auch bei direkter Bestrahlung im Apparat ist eine (zumindest partielle) Abtrennung des PK vom MR in der Nähe des Strahlers zu bevorzugen (z.B. über die Strö-

mungsführung oder vorgeschaltete Filter oder Magnetfelder bei Verwendung eines magnetischen Kerns des MR).

Es versteht sich von selbst, dass dem Reaktor neben dem zu behandelnden Fluid die notwendigen Reaktanden zugeführt werden müssen. (z.B.: Zufuhr von O₂ zur Oxidation von organischen Verunreinigungen in Wasser).

Ebenso müssen meist die Reaktionsprodukte (z.B. CO₂) hinter dem Reaktor vom behandelten Fluid abgetrennt werden.

Eignung der Problemlösungen für Medien und Reaktionen

Das erfindungsgemäße Verfahren ist für alle chemischen Reaktionen, die an photokatalytisch aktiven Oberflächen in Flüssigkeiten oder Gasen durchgeführt werden können, geeignet.

Bevorzugte Anwendung findet die Erfindung für die Oxidation von gelösten organischen Molekülen, dispergierten Tropfen und Feststoffteilchen, Mikroorganismen und Viren in Wasser und Gasen (auch Gasblasen bei Wasser).

Die Wellenlängen des Lichts zum "Aufladen" des MR und bei der Abstrahlung durch den MR müssen nicht gleich sein. Häufig ist das abgestrahlte Licht langwellig verschoben. Das vom MR abgestrahlte Licht sollte hinreichend energiereich (kurzwellig) sein, um die nötige Katalysatorenergie aufzubringen (z.B. UV-Licht).

Der Begriff "Licht" kann durch den Begriff "elektromagnetische Strahlung geeigneter Wellenlänge" ersetzt werden, gilt also auch für andere Wellenlängenbereiche bei Verwendung entsprechender Photokatalysatoren (insbesondere sichtbares Licht bzw. Sonnenlicht).

Durch die Verwendung der Mikroradiatoren MR wird eine Packungsdichte der bestrahlten Katalysatoroberfläche erreicht, wie sie mit keinem der bekannten Verfahren möglicht ist. Zudem können recht einfache ggf. bekannte Apparate verwendet werden. Sie müssen nur auf das neue Verfahren adaptiert bzw. modifiziert werden. Lediglich die Apparate, die die externen Lampen enthalten, erfordern möglicherweise Neukonstruktionen.

Beispiel 1

Laborsuspensionsreaktor laut Figur 1

Der Reaktor besteht aus dem Rührgefäß 1 mit Flügelrührer 2, einer Zuleitung für Sauerstoff (Luft) 3, einer Ableitung für Abgase 4 und einer äußeren Lampe (UV-Strahler) 5 und enthält eine Suspension aus einem Reaktionsmedium 6, den als o dargestellten Mikroradiatoren 7 sowie den als • dargestellten Photokatalysatoren 8.

Die Suspension - bestehend aus 500 ml einer wässrigen Lösung eines organischen Stoffs und Photokatalysator sowie Mikro-Radiator MR in einem Reaktorvolumen von 800 ml wird ständig gerührt, wodurch sich eine, im Zentrum absteigende und an der Wandung aufsteigende umlaufende Strömung ergibt, während eine UV-Lampe (20 Watt Leistung bei 350 nm Strahlungsmaximum) seitlich einstrahlt (bestrahlte Fläche 50 cm²). So kommen alle MR-Partikel, im zeitlichen Mittel an die UV-Quelle, wo sie aktiviert werden. Luft wird in feinen Perlen durchgeleitet.

Der Zusatz an Mikro-Radiator MR erhöht die Abbaurate der organischen Komponente beträchtlich, in dem er Strahlungsenergie ins Innere des Reaktors bringt.

Beispiel 2

Laborsuspensionsreaktor mit externem Umlauf des Mikro-Radiators MR laut Figur 2

Der Reaktor besteht aus einem Rührgefäß 1 mit Flügelrührer 2, einer Zuleitung für Sauerstoff (Luft) 3, einer Ableitung für Abgase 4, wobei unterhalb des Rührers 2

ein Sedimentationsraum 9 vorgesehen ist, in dem sich die schwereren MR 7 sammeln, um mit wenig Fluid 6 zusammen über die Pumpe 10 und Leitung 11 in den äußeren Ringspalt 12 einer UV-Lampe 5 und nach Aktivierung über die Leitung 13 wieder von oben in den Rührbehälter 1 zurückgeführt zu werden.

Die Suspension - bestehend aus einer wässrigen Lösung einer oxidierbaren Substanz, Photokatalysator sowie Mikro-Radiator wird ständig gerührt und durch Durchleiten von Luft mit O₂ gesättigt. Der Mikro-Radiator (0 bis 10 g) wird im Sedimentationsraum ständig vom Photokatalysator abgetrennt und an einer UV-Lampe vorbei zum Laborreaktor zurückgeführt. Die Umlaufgeschwindigkeit beträgt Bspw. 5 bzw. 10ml/min. Im äußeren Kreislauf befinden sich dabei z.B. 10g bzw. bei zwei Lampen 20g zusätzliche MR zu der Menge im Rührkessel. Der Zusatz an Mikro-Radiator erhöht die Abbaurate der org. Substanz beträchtlich. Auch das Erhöhen des umlaufenden Mengenstroms erhöht die Abbaurate.

Beispiel 3

Rohrreaktor mit Mäanderrippen und getrenntem externem Umlauf von Photokatalysator (PK) und Mikroradiatoren (MR) laut Figur 3.

Der Reaktor besteht aus einem Rohrreaktor 21 mit eingebauten mäanderförmit angeordneten, horizontalen Rippen 22, dem von unten über die Leitung 23 aus dem Mischer 24 ein Gemisch bestehend aus: Reaktionslösung 6, die mit Sauerstoff angereichert ist und dem Mischer über die Leitung 25 zugeführt wird, Photokatalysator 8, der über die Pumpe 27 und Leitung 26 / 28 im Kreislauf geführt wird und Mikroradiatoren 7, die über die Leitungen 11 und 13, die Pumpe 10 und den die UV-Lampe 5 umgebenden Ringmantel 12 im Kreislauf geführt werden, zugeführt wird, welches den Reaktor über den Separator 29 verläßt, wo es in die Komponenten getrennt wird. Die ausreagierte Reaktionslösung sowie gebildete Abgase werden über die Leitung 30 abgeführt.

Beispiel 4

Rohrreaktor mit Photokatalysator beschichteten Wabeneinbauten und externer Aktivierung laut Figur 4.

Der Reaktor besteht aus dem rohrförmigen Reaktorgehäuse 1 mit Wabeneinbauten 32 in Richtung des Rohres, die mit Photokatalysator beschichtet sind. Reaktionslösung 6 aus der Zuführungsleitung 25 und aktivierte Mikroradiatoren 7 aus der Kreislaufleitung 13 werden über den Mischer 24 und Leitung 23 in den Reaktor eingeführt, passieren die Wabeneinbauten 32 und geben dabei ihre Photoenergie an die PK ab, bevor sie im Separator 29 von der Lösung 6 getrennt werden und über Leitung 11 und Pumpe 10 in den Ringmantel 12 der Lampe 5 geführt werden, wo sie mit UV-Licht aktiviert und über die Leitung 13 wieder in den Reaktor zurückgeführt werden.

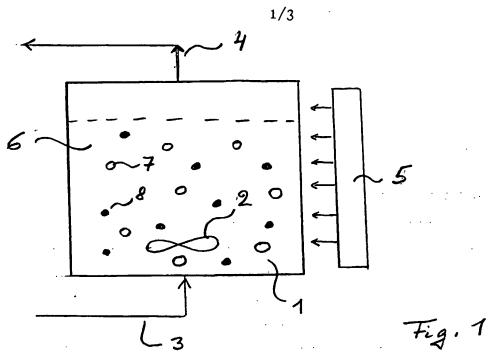
Patentansprüche

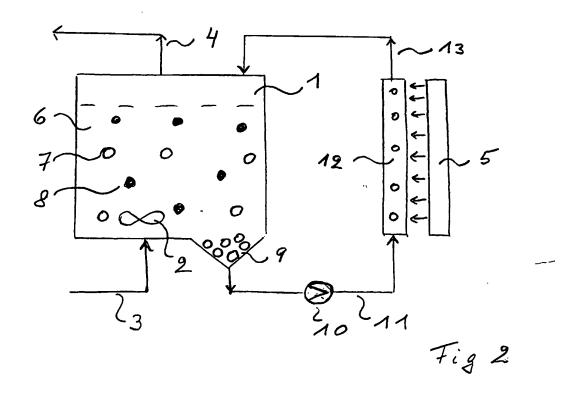
- 1. Reaktor zur Durchführung photokatalysierter Reaktionen in flüssigen oder gasförmigen Reaktionsmedien bestehend aus einem Reaktorbehälter mit festen Photokatalysatoren, Zu- und Abführungsleitungen, Mischvorrichtungen und einer Vorrichtung zum Zuführen von elektromagnetischer Strahlung, dadurch gekennzeichnet, dass Mikroradiatoren enthalten sind, welche die elektromagnetische Strahlungen zur Strahlungsquelle absorbieren und im Reaktorinneren zeitlich verzögert Licht abstrahlen, welches die Photokatalysatoren anregt.
- 2. Reaktor nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass die Strahlungsquelle an einer strahlungsdurchlässigen Wand oder im Inneren des Reaktorbehälters angebracht ist und die Mischvorrichtung geeignet ist, die Mikroradiatoren aus dem Inneren des Reaktorbehälters an die Strahlungsquelle und zurück zu befördern.
- 3. Reaktor nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass die Vorrichtung zum Zuführen von elektromagnetischer Strahlung aus einer Lampe und einem Flüssigkeitskanal besteht, welcher über Transportleitungen und Fördereinrichtungen für die Mikroradiatoren mit dem Reaktorbehälter verbunden ist.
- 4. Reaktor nach Anspruch 3, dadurch gekennzeichnet, dass die Lampe stabförmig ausgebildet ist und von dem Flüssigkeitskanal mantelförmig umgeben ist.

- Reaktor nach Anspruch 3 oder 4, dadurch gekennzeichnet, dass der Reaktorbehälter mit einer Vorrichtung zur Separierung der Mikroradiatoren von den Photokatalysatoren und/oder dem Reaktionsmedium versehen ist.
- 6. Reaktor nach den Ansprüchen 1 bis 5, zur Oxidation von organischen Verunreinigungen in Wasser oder Abwasser, **dadurch gekennzeichnet**, **dass** Zuleitungen für Luft oder Sauerstoff und Ableitungen für die Abgase vorgesehen sind.
- 7. Reaktor nach den Ansprüchen 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, dass der Reaktorbehälter ein Wirbelreaktor, ein Durchfluss- oder Rohrreaktor, ein Festbettreaktor oder ein Rührkesselreaktor ist.
- Reaktor nach den Ansprüchen 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, dass die Photokatalysatoren einen Partikeldurchmesser von 1 nm bis 100 μm in Suspensionsreaktoren oder 1 μm bis 1 mm in Wirbelbettreaktoren oder Festbettreaktoren aufweisen.
- Reaktor nach den Ansprüchen 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, dass die Mikroradiatoren eine Phosphoreszenzhalbwertzeit von 5 Sekunden bis 30 Minuten aufweisen und eine Korngröße von 1 nm bis 1 mm, vorzugsweise 10 μm bis 0,5 mm besitzen.
- 10. Mikroradiatoren zur Verwendung in Reaktoren, gemäß einem der Ansprüche 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, dass sie aus einem phosphoreszierenden Material bestehen, welches auf einen Träger mit einer Korngröße von 1 nm bis 1 mm aufgezogen ist.

- 11. Mikroradiatoren gemäß Anspruch 10, dadurch gekennzeichnet, dass der Träger aus magnetischem Material besteht.
- Mikroradiatoren gemäß Anspruch 10 oder 11, dadurch gekennzeichnet,
 dass der Träger mit einer strahlungsdurchlässigen Schicht abgedeckt ist.
- 13. Verfahren zum Durchführen photokatalytischer Reaktionen, dadurch gekennzeichnet, dass feste Photokatalysatoren in einem flüssigen oder gasförmigen Reaktionsmedium suspendiert oder auf einer Oberfläche aufgezogen sind und mittels Mikroradiatoren, die an einer elektromagnetischen Strahlungsquelle aufgeladen sind und diese Energie zeitlich verzögert abstrahlen, aktiviert werden.
- 14. Verfahren nach Anspruch 13, dadurch gekennzeichnet, dass die Mikroradiatoren nach Aktivierung des Photokatalysators durch Abgabe der Energie wieder an der Strahlungsquelle vorbeigeleitet und erneut aufgeladen werden.
- 15. Verfahren nach Anspruch 14, dadurch gekennzeichnet, dass die Mikroradiatoren von den Photokatalysatoren und/oder dem Reaktionsmedium separiert werden, bevor sie zu einer separaten Strahlungsquelle geführt und aktiviert werden, um anschließend wieder in das Reaktionsmedium zurückgeführt zu werden.
- 16. Verfahren nach den Ansprüchen 13 bis 15, dadurch gekennzeichnet, dass die photokatalytische Reaktion eine Oxidation organischer Verbindungen in wässriger Lösung ist.
- 17. Verfahren nach den Ansprüchen 13 bis 16, **dadurch gekennzeichnet, dass** der Katalysator TiO₂-Körner und die Mikroradiatoren Glaspartikel sind,

die mit seltenen Erden dotiert sind und die mit UV-Licht oder sichtbarem Licht angeregt werden können.





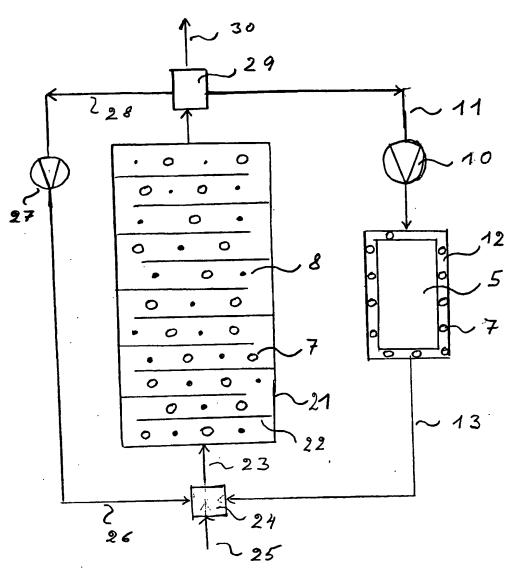
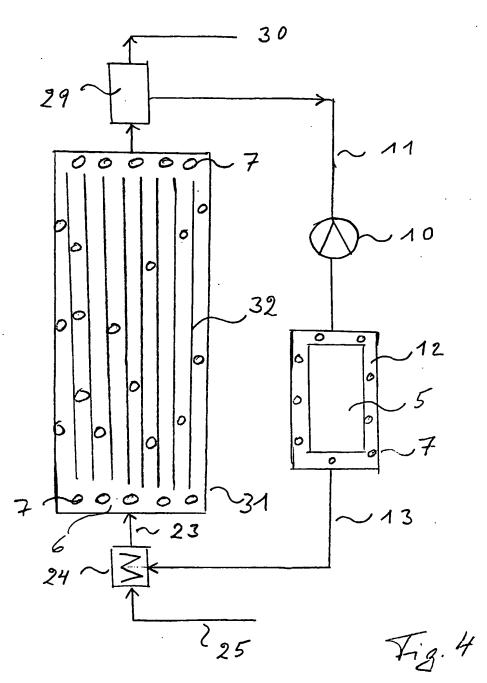


Fig. 3





nal Application No

PCT/EP 03/03706 A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER IPC 7 B01J19/12 B01D C02F1/72 C02F1/32 B01D53/00 According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC **B. FIELDS SEARCHED** Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols) IPC 7 B01J B01D C02F Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched Electronic data base consulted during the International search (name of data base and, where practical, search terms used) EPO-Internal, WPI Data, PAJ, COMPENDEX C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages Relevant to claim No. X WO 00 61719 A (SCHMID STAIGER ULRIKE 1-17 ;BRUCKER FRANZ (DE); ZASTROW ARMIN (DE); RET) 19 October 2000 (2000-10-19) abstract page 6 -page 9 page 3; figure 3 X DE 197 46 343 A (DEUTSCH ZENTR LUFT & 1,13 RAUMFAHRT ; FRAUNHOFER GES FORSCHUNG (DE)) 22 April 1999 (1999-04-22) abstract column 5, line 47 -column 6, line 9; column 7, line 10 - line 33 claim 6 -/--Further documents are listed in the continuation of box C. X Patent family members are listed in annex. Special categories of cited documents: *T* later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the 'A' document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance "E" earlier document but published on or after the international "X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to filino date "L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified) involve an inventive step when the document is taken alone "Y" document of particular relevance; the claimed invention cannol be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled "O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means document published prior to the International filing date but later than the priority date claimed "&" document member of the same patent family Date of the actual completion of the international search Date of mailing of the international search report 7 July 2003 16/07/2003 Name and mailing address of the ISA Authorized officer European Patent Office, P.B. 5818 Patentiaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Fel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340-3016

Form PCT/ISA/210 (second sheet) (July 1992)

Thomasson, P



Interpretation No PCT/EP 03/03706

		PC1/EP 03/03/00
	ation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT	
Category °	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	US 6 214 176 B1 (SHERMAN JEFFREY H ET AL) 10 April 2001 (2001-04-10) abstract column 4, line 1 - line 33; figure 1 column 5, line 3 - line 10 column 9, line 27 - line 58; figures 7,8 claims 1,4	1,13
X	DE 195 21 119 A (NICHIA KAGAKU KOGYO KK) 14 December 1995 (1995-12-14) cited in the application abstract	10-12
X	DE 199 26 980 A (RIEDEL DE HAEN GMBH) 19 April 2001 (2001-04-19) cited in the application abstract	10-12
X	DE 199 34 436 A (RIEDEL DE HAEN GMBH) 25 January 2001 (2001-01-25) cited in the application abstract	10-12
X	US 6 287 993 B1 (UEHARA SUSUMU ET AL) 11 September 2001 (2001-09-11) cited in the application abstract	10-12
		
÷		



Information on patent family members

inf onal Application No PCT/EP 03/03706

Patent document cited in search report	-	Publication date		Patent family member(s)	Publication date
WO 0061719	L	19-10-2000	DE	19916597 A1	19-10-2000
	• •		ĀŪ	4544700 A	14-11-2000
			BR	0009764 A	08-01-2002
			CA	2364561 A1	19-10-2000
			CN	1345369 T	17-04-2002
			WO	0061719 A1	19-10-2000
			EP	1169428 A1	09-01-2002
			ĴΡ	2002541788 T	10-12-2002
			NO	2002541766 T 20014150 A	
			PL	350946 A1	06-12-2001
			TR		24-02-2003
			US	200102933 T2	21-03-2002
				6509188 B1	21-01-2003
DE 19746343	A	22-04-1999	DE	19746343 A1	22-04-1999
US 6214176	B1	10-04-2001	US	6183701 B1	06-02-2001
			US	6129818 A	10-10-2000
			US	5954925 A	21-09-1999
			ΑU	6377300 A	05-03-2001
			WO	0110800 A1	15-02-2001
			CA	2349558 A1	13-07-2000
			us	2002070467 A1	13-06-2002
			WO	0040530 A1	13-07-2000
			US	6156279 A	05-12-2000
			US	6193221 B1	27-02-2001
			US	6328854 B1	11-12-2001
			US	6398195 B1	04-06-2002
			US	2001002073 A1	31-05-2001
			US	2001015507 A1	23-08-2001
			US	6113747 A	05-09-2000
			US	6180066 B1	30-01-2001
DE 19521119	A	14-12-1995	US	5376303 A	27 - 12-1994
			DE	19521119 A1	14-12-1995
			ĴΡ	2697688 B2	14-01-1998
			JP	8170076 A	02-07-1996
DE 19926980	 А	19-04-2001	DE	19926980 A1	19-04-2001
	-		ΑŪ	5219900 A	02-01-2001
			WO	0077443 A1	21-12-2000
			EP	1188019 A1	20-03-2002
			ĴΡ	2003502448 T	21-01-2003
			NO	20016131 A	13-02-2002
DE 19934436	Α	25-01-2001	DE	19934436 A1	25-01-2001
	••	20 01 2001	AU	4553000 A	02~11-2000
			WO	0063317 A2	26-10-2000
			EP	1175469 A2	30~01-2002
			JP	2002542373 T	10-12-2002
 US 6287993	B1	11-09-2001	 ЈР	3396443 B2	14-04-2003
0001773	51	11 03 5001	JP	2000281382 A	10-10-2000
			JP	2000281382 A 2000159543 A	13-06-2000
			UΓ	FUUUTDDDAY W	12-00-2000



In ionates Aktenzeichen PCT/FP 03/03706

		PCT/EP 03	03706
A. KLASSI IPK 7	FIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES B01J19/12 B01D53/00 C02F1/72	C02F1/32	
Nach der in	ternationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Kla	ssifikation und der IPK	
B. RECHE	RCHIERTE GEBIETE		
Recherchies IPK 7	nter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymb B01J B01D C02F	ole)	
	te aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, so		
	or internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (f ternal, WPI Data, PAJ, COMPENDEX	Name der Datenbank und evtl. verwendete	Suchbegriffe)
C. ALS WE	SENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN	 -	
Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angab	e der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	WO 00 61719 A (SCHMID STAIGER ULF ;BRUCKER FRANZ (DE); ZASTROW ARM; RET) 19. Oktober 2000 (2000-10-19 Zusammenfassung Seite 6 -Seite 9 Seite 3; Abbildung 3	IN (DE);	1-17
X	DE 197 46 343 A (DEUTSCH ZENTR LURAUMFAHRT ; FRAUNHOFER GES FORSCHU22. April 1999 (1999-04-22) Zusammenfassung Spalte 5, Zeile 47 -Spalte 6, Zeile 45 Abbildung 1 Spalte 7, Zeile 10 - Zeile 33 Anspruch 6	JNG (DE))	1,13
1		-/-	
	ere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu ehmen	X Siehe Anhang Patentfamille	
"A" Veröffer aber ni "E" ätteres i Anmel "L" Veröffer schein andere soll od	kategorien von angegebenen Veröffentlichungen : ntlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, icht als besonders bedeutsam anzusehen ist Dokument, das jedoch erst am oder nach dem Internationalen dedatum veröffentlicht worden ist ntlichung, die geelgnet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft er- en zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer ni Im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden er die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie	 'T' Spätere Veröffentlichung, die nach derr oder dem Prioritätsdaum veröffentlich Anmeldung nicht kollidiert, sondern nu Erfindung zugrundeliegenden Prinzips Theorie angegeben ist 'X' Veröffentlichung von besonderer Bedet kann allein aufgrund dieser Veröffentlic erfinderischer Tätigkeit beruhend betre 'Y' Veröffentlichung von besonderer Bedet kann nicht als auf erfinderischer Tätigk 	t worden ist und mit der r zum Verständnis des der oder der ihr zugrundeliegenden utung; die beanspruchte Erfindung chung nicht als neu oder auf ichtet werden utung; die beanspruchte Erfindung
eine B "P" Veröffer	ührt), nllichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, enutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht ntlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach eanspruchten Prioritäisdatum veröffentlicht worden ist	werden, wenn die Veröffentlichung mit Veröffentlichungen dieser Kategorie in diese Verbindung für einen Fachmann '&' Veröffentlichung, die Mitglied derselben	einer oder mehreren anderen Verbindung gebracht wird und naheliegend ist
	Abschlusses der internationalen Recherche . Juli 2003	Absendedatum des internationalen Re	cherchenberichts
Name und P	ostanschrift der Internationalen Recherchenbehörde	Bevollmächtigter Bediensteter	
	Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentiaan 2 NL – 2280 HV Rijswijk	•	
	Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nt, Fax: (+31-70) 340-3016	Thomasson, P	

2



Inti onales Aktenzeichen
PCT/EP 03/03706

		PCT/EP O	3/03/00		
(Fortsetzung) ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN					
Kategorie°	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommer	nden Teile	Betr. Anspruch Nr.		
X	US 6 214 176 B1 (SHERMAN JEFFREY H ET AL) 10. April 2001 (2001-04-10) Zusammenfassung Spalte 4, Zeile 1 - Zeile 33; Abbildung 1 Spalte 5, Zeile 3 - Zeile 10 Spalte 9, Zeile 27 - Zeile 58; Abbildungen 7,8 Ansprüche 1,4		1,13		
X	DE 195 21 119 A (NICHIA KAGAKU KOGYO KK) 14. Dezember 1995 (1995-12-14) in der Anmeldung erwähnt Zusammenfassung		10-12		
X	DE 199 26 980 A (RIEDEL DE HAEN GMBH) 19. April 2001 (2001-04-19) in der Anmeldung erwähnt Zusammenfassung		10-12		
X	DE 199 34 436 A (RIEDEL DE HAEN GMBH) 25. Januar 2001 (2001-01-25) in der Anmeldung erwähnt Zusammenfassung		10-12		
X	US 6 287 993 B1 (UEHARA SUSUMU ET AL) 11. September 2001 (2001-09-11) in der Anmeldung erwähnt Zusammenfassung		10-12		

nales Aktenzeichen
PCT/EP 03/03706

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamille gehören

Im Recherchenbericht geführtes Patentdokumen	·	Datum der Veröffentlichung		Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
WO 0061719	A	19-10-2000	DE	19916597 A1	19-10-2000
			ĀŪ	4544700 A	14-11-2000
			BR	0009764 A	08-01-2002
			CA	2364561 A1	19-10-2000
			CN	1345369 T	17-04-2002
			WO		
				0061719 A1	19-10-2000
			EP	1169428 A1	09-01-2002
			JP	2002541788 T	10-12-2002
			NO	20014150 A	06-12-2001
			PL	350946 A1	24-02-2003
			TR	200102933 T2	21-03-2002
			US	6509188 B1	21-01-2003
DE 19746343	Α	22-04-1999	DE	19746343 A1	22-04-1999
US 6214176	B1	10-04-2001	US	6183701 B1	06-02-2001
			US	6129818 A	10-10-2000
			ÜS	5954925 A	21-09-1999
			AU	6377300 A	05-03-2001
			WO	0110800 A1	15-02-2001
			CA	2349558 A1	13-02-2001
			ÜS	2002070467 A1	
					13-06-2002
			MO	0040530 A1	13-07-2000
			US	6156279 A	05-12-2000
			US	6193221 B1	27-02-2001
			US	6328854 B1	11-12-2001
			US	6398195 B1	04-06-2002
			US	2001002073 A1	31-05-2001
			US	2001015507 A1	23-08-2001
			US	6113747 A	05-09-2000
			US	6180066 B1	30-01-2001
DE 19521119	Α	14-12-1995	US	5376303 A	27-12-1994
	•	- : - 	DE	19521119 A1	14-12-1995
			JP	2697688 B2	14-01-1998
			JP	8170076 A	02-07-1996
DE 19926980	Α	19-04-2001	DE	19926980 A1	19-04-2001
56 13720700	^	T3 04: 5001	AU	5219900 A	
					02-01-2001
			MO	0077443 A1	21-12-2000
			EP	1188019 A1	20-03-2002
			JP	2003502448 T	21-01-2003
			NO 	20016131 A	13-02-2002
DE 19934436	A	25-01-2001	DE	19934436 A1	25-01-2001
			ΑU	4553000 A	02-11-2000
			WO	0063317 A2	26-10-2000
			ĒΡ	1175469 A2	30-01-2002
			ĴΡ	2002542373 T	10-12-2002
US 6287993	B1	11-09-2001	JP	3396443 B2	14-04-2003
		22 23 2001	JP	2000281382 A	10-10-2000
			JP	2000159543 A	13-06-2000
			UI	とりいい コンプンサン ハ	12-00-5000

This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

□ BLACK BORDERS
□ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
□ FADED TEXT OR DRAWING
□ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
□ SKEWED/SLANTED IMAGES
□ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
□ GRAY SCALE DOCUMENTS
□ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
□ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

☐ OTHER: _

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.